Requested document: JP2003297818 click here to view the pdf document

SUBSTRATE TREATMENT APPARATUS	
Patent Number:	
Publication date:	2003-10-17
Inventor(s):	KONYA TADASHI; TOYODA KAZUYUKI; SATO TAKETOSHI; KAGAYA TORU; SHIMA NOBUHITO; ISHIMARU NOBUO; SAKAI MASANORI; OKUDA KAZUYUKI; YAGI YASUSHI; WATANABE SEIJI; KUNII YASUO
Applicant(s):	HITACHI INT ELECTRIC INC
Requested Patent:	☐ <u>JP2003297818</u>
Application Number:	JP20020104011 20020405
Priority Number (s):	JP20020104011 20020405
IPC Classification:	H01L21/31; C23C16/452; C23C16/455
EC Classification:	
Equivalents:	
Abstract	
PROBLEM TO BE SOLVED: To supply gas evenly to stacked substrates by unifying the flow volume and flow rate of gas supplied to the stacked substrates.	
SOLUTION: Inside a reaction tube 6, a buffer chamber 17 formed with buffer chamber holes 3 having an identical opening area is installed. Inside the buffer chamber 17, a gas nozzle 2 formed with gas nozzle holes 4, whose opening area becomes larger going from the upstream towards the downstream of the gas, is installed. The gas, blown out from the gas nozzle 2, is introduced into the buffer chamber 17 once, and after the flow rate of the gas is uniformized, the gas is supplied to wafers 7 through the buffer chamber holes 3.	
COPYRIGHT: (C)2004,JPO	
Data supplied from the <b>esp@cenet</b> database - I2	

## (19)日本国特許庁(JP)

# (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開2003-297818 (P2003-297818A)

(43)公開日 平成15年10月17日(2003.10.17)

(51) Int.Cl.<sup>7</sup> H 0 1 L 21/31 C 2 3 C 16/452 識別配号

FI H01L 21/31 デーマコート\*(参考)

C 4K030 5F045

16/452 16/455 C 2 3 C 16/452 16/455

審査請求 未請求 請求項の数3

OL (全 11 頁)

(21)出願番号

特願2002-104011(P2002-104011)

(22)出願日

平成14年4月5日(2002.4.5)

(71)出願人 000001122

株式会社日立国際電気

東京都中野区東中野三丁目14番20号

(72)発明者 紺谷 忠司

東京都中野区東中野三丁目14番20号 株式

会社日立国際電気内

(72)発明者 豊田 一行

東京都中野区東中野三丁目14番20号 株式

会社日立国際電気内

(74)代理人 100090136

弁理士 油井 遼 (外2名)

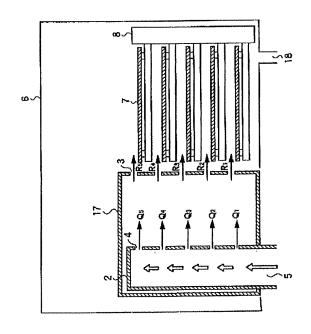
最終頁に続く

## (54) 【発明の名称】 基板処埋装置

## (57)【要約】

【課題】 積層された基板へ供給されるガスの流量と流速とを均一化することで、前記積載された基板に対してガスを均一に供給する。

【解決手段】 反応管 6 内に、同一開口面積のバッファ室孔 3 を有するバッファ室 1 7 を設け、その内部にガスの上流側より下流側へ向かって開口面積が大きくなるガスノズル孔 4 を有するガスノズル2 を配設し、ガスノズル2 より噴出するガスを、一旦バッファ室 1 7 内に導入し、ガスの流速の差を均一化した後、バッファ室孔 3 よりウェーハ 7 へ供給する。



#### 【特許請求の範囲】

【請求項1】積層配置された基板を収納する反応室と、 前記反応室に基板の積層配置方向に沿って設けられた、 基板処理用のガスを導入するためのガス導入部と、 基板の積層配置方向に沿って設けられた複数のガス供給 口を有し、前記ガス導入部から導入される処理用ガスを 前記複数のガス供給口から供給するようにしたバッファ 室とを備えたことを特徴とする基板処埋装置。

【請求項2】請求項1に記載の基板処埋装置であって、 前記バッファ室に設けられた複数のガス供給口の開口面 10 積がほぼ等しいことを特徴とする基板処埋装置。

【請求項3】請求項1または2に記載の基板処理装置で あって、

前記バッファ室の中にプラズマ発生用の電極を設けたと とを特徴とする基板処埋装置。

#### 【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、半導体デバイスの 製造工程の一工程で用いられる反応室内で基板を処理す る基板処理装置に係り、特に基板にガスを供給するガス 20 導入部を改善したものに関する。

#### [0002]

【従来の技術】CVD (Chemical Vapor Deposition) 法、またはその中の1つであるALD (Atomic Layer D eposition)法により反応室内で基板を処理する際の従来 の技術について縦型の基板処理装置を例とし、図10を 参照しながら簡単に説明する。図10は、従来の技術に かかる縦型の基板処理装置における反応室である反応管 内部の模式的な断面図である。反応管106内部には、 処理対象の基板としてウェーハ107を多段に重ねた状 30 態で載置したボート108が挿入され、また反応管10 6内のウェーハ107をプロセス処理するためのガス導 入部としてガスノズル101が設けてある。ガスノズル 101に複数のガスノズル孔103 (図10では、5個 の例を示した。)を設けることにより、処理用のガスは ガス導入口105よりガスノズル101内を進行し各ガ スノズル孔103から各ウェーハ107へ供給される。 各ウェーハ107へ供給されたガスは、各ウェーハ10 7上に所望の膜を成膜する等のプロセス処理の後、排気 口118から反応管106外へ排気される構造となって 40 ガスノズル孔に向かうことになるためで、当該ガスノズ いる。

## [0003]

【発明が解決しようとする課題】しかし、ガスノズル1 01 に設けられた各ガスノズル孔103の開口面積が全 て同一の場合、各ガスノズル孔103から各ウェーハ1 07へ供給されるガス流量や流速は、ガスの導入口10 5 に近い上流側から、遠い下流側に向かって減少すると いう問題が見出された。

【0004】すなわち、図10に示す、複数枚のウェー ハ107を一括してプロセス処理する装置において、ウ 50 上流から下流にかけて低くなっていく。

ェーハ1枚1枚に対しガスを供給する観点より検討する と、ガスノズル101は見かけ上、1枚1枚の各ウェー ハ107へ均一にガスを供給しているようにみえるが、 実際にはガス流量や流速に差が発生しており、全てのウ ェーハ107に同条件で供給されてはいないのである。 例えば、ガスノズル101に設けられた5箇所のガスノ ズル孔103を、ガスノズル101の導入口105に近 い上流から、遠い下流へ向かって1番目、2番目…5番 目とし、各々のガスノズル孔103より供給されるガス 流量を、q1、q2…q5としたとき、q1>q2>… >q5となっている。さらにガスの流速においても、1 番目のガスノズル孔103からのガスが最も速く、以 降、2番目、3番目と次第に遅くなってゆく。この結 果、各ウェーハ107に供給されるガスの流量や流速に 不均一が生じてしまうのである。とれでは、ガスの供給 量に大きく左右されるウェーハのプロセス処理におい て、積載された各ウェーハ107間の成膜に不均一が生 じてしまう。

【0005】再び図10に戻り、このガスの供給量にお ける不均一の原因を考察する。ウェーハ107へガスを 供給している状態のガスノズル101内において、導入 □105と1番目のガスノズル孔103との間における ガスの流量を q。。、ガスの圧力を p。とする。次に 1 番 目と2番目のガスノズル孔103との間におけるガスの 流量をqoi、ガスの圧力をpiとする。以下同様にし て、n-1番目とn番目のガスノズル孔103との間に おけるガスの流量を q。( n-1)、ガスの圧力を p n-1 とす る。一方、 n 番目のガスノズル孔 103より噴出するガ スの流量をするとする。

【0006】このとき、ガスノズル101の上流から下 流にわたって設けた開口面積が同一の複数のガスノズル 孔103から噴出するガス流量 q n (n = 1、2、…) は、式(1)に示すように、

$$q > q > m > q - 1 > q$$
 (1)

上流のガスノズル孔から下流のガスノズル孔にかけて減 少していく。とれは、ガスノズル101内を上流から下 流側に向かって流れるガスは、そのガス流量 q 0(n-1) が、ガスノズル孔103を通過するとき、当該ガスノズ ル孔103から噴出するガス流量 q n分だけ減って次の ル孔103を通過した後のガスのガス流量 q Onは、式 (2) のように

(2) q 0n = q 0(n-1) - q n

上流側から下流側にいくにしたがって減少する。

【0007】このとき、ガスノズル101内の流体のガ ス密度は、上流から下流に向かってガス孔から噴出する ガス流量分だけ減少していく。ガス密度とガス圧力は相 関があるから、ガスノズル孔103に対応するガスノズ ル101内の部位のガス圧力pnは、式(3)のように

 $p1>p2>\cdots>pn-1>pn$ 

このため、各ガスノズル孔103から噴出するガス流量 q nは等しくならない。また、ガスノズル孔103の開 口面積をSとすると、ガスノズル孔から噴出するガス流 速٧は、

$$V = q n / S \tag{4}$$

と表せる。各ガスノズル孔103から噴射されるガス流 量 q nは等しくないから、ノズル孔の開口面積が同一で あると、各ガスノズル孔103から噴射されるガスの流 速も異なる。従って、上述した従来のガスノズル101 10 では、各ガスノズル孔103から噴射されるガスのガス 流量もガス流速も異なるから、積載された各ウェーハ へ、均一にガスを供給することができないと考えられ る。

【0008】上述した問題点に対し、2つの前駆的な解 決策が考えられた。第1の解決策は、ガスノズル孔10 3の開口面積を上流から下流にかけて大きくしてやり、 下流側にいくにしたがって減少するガス流量を開口面積 の増大で稼ぐことが考えられる。しかし、開口面積の大 きさによってガス流量を等しくしようとしても、式 (4)から、開口面積の大きさに応じてガス流速が異な ってしまう。したがって、各ガスノズル孔103から噴 出するガスは、依然としてガス流速の不均一が解消され ない。

【0009】第2の解決策は、上流から下流側にかけて 各ガスノズル孔103からガスが噴出していっても、各 ガスノズル孔に対応する部位のガスノズル101内のガ ス圧力が変化しないように、ガスノズル自体を、噴出量 を無視できるような大量のガスを溜めることが可能な大 容量ガスノズルで構成して、各ガスノズル孔103から 噴出するガス流量を等しくすることも考えられる。しか し、ガスノズル101内のガス圧力がガス噴出量の影響 を受けないような大きさに、ガスノズル自体の容量を大 きくすることは、ガスノズルを格納する反応室のスペー スに制約があるため実用的でない。尚、上述の問題はウ ェーハに限定されず、広く基板に共通する。

【0010】そこで本発明の目的は、上述の構造とは異 なる観点より、ガスを均一に供給することで、基板間の 処理の均一性を達成できる基板処理装置を提供すること である。

## [0011]

【課題を解決するための手段】上述の課題を解決するた めの第1の手段は、積層配置された基板を収納する反応 室と、前記反応室に基板の積層配置方向に沿って設けら れた、基板処理用のガスを導入するためのガス導入部 と、基板の積層配置方向に沿って設けられた複数のガス 供給口を有し、前記ガス導入部から導入される処理用ガ スを前記複数のガス供給口から供給するようにしたバッ ファ室とを備えたことを特徴とする基板処埋装置であ る。

【0012】この構成を備えることにより、本発明にか かる基板処埋装置は、前記ガス導入部より供給される流 速が不均一状態なガスを、前記バッファ室内において流 速を均一化することができ、基板に対しガスを均一に供 給するととができる。

[0013]第2の手段は、第1の手段に記載の基板処 埋装置であって、前記バッファ室に設けられた複数のガ ス供給口の開口面積がほぼ等しいことを特徴とする基板 処埋装置である。

【0014】第1の手段に加え、同じ開口面積を持つガ ス供給口を設けるととで、基板へのガス供給をさらに均 一化できる。

【0015】第3の手段は、第1または第2の手段に記 載の基板処理装置であって、前配バッファ室の中にブラ ズマ発生用の電極を設けたことを特徴とする基板処埋装 置である。

【0016】バッファ室の中にプラズマ発生用の電極を 設ける構成を用いることにより、基板に近接した位置 で、且つ均一化された圧力の状態でプラズマにより活性 種を生成し、均一でより多くの活性種を基板へ供給でき る。

### [0017]

20

【発明の実施の形態】まず、本発明の実施の形態にてお となった、基板へのプロセス処理例としてCVD法と、 その中の1つであるALD法を用いた成膜処理につい て、両者を比較しながら簡単に説明する。

【0018】CVD法は、ある成膜条件(温度、時間 等)の下で、成膜に用いる1種類(またはそれ以上の種 類) の原料となるガスを混合して基板上に供給し、気相 反応と表面反応、あるいは表面反応のみを用いて基板上 に吸着、反応させて成膜を行う手法である。 ALD法 は、ある成膜条件(温度、時間等)の下で、成膜に用い る2種類(またはそれ以上)の原料となるガスを1種類 ずつ交互に基板上に供給し、1原子層単位で吸着させ、 表面反応を利用して成膜を行う手法である。

【0019】すなわち、利用する化学反応は、例えばS i N (窒化ケイ素) 膜形成の場合ALDではDCS(ジ クロルシラン)とNH、(アンモニア)を用いて300 ~600℃の低温で髙品質の成膜が可能である。これに 40 対して通常のCVDの場合は、成膜温度は600~80 O℃と比較的髙温である。また、ガス供給は、ALDで は複数種類の反応性ガスを 1 種類ずつ交互に供給する (同時に供給しない)のに対し、通常のCVDでは複数 種類のガスを同時に供給する。そして、膜厚制御は、A LDでは反応性ガス供給のサイクル数で制御する。 (例 えば、成膜速度が1A/サイクルとすると、20Aの膜 を形成する場合、処理を20サイクル行う。)のに対し

【0020】ここで、図1~図9を用いて本発明の実施 50 の形態について説明する。尚、図1~図9において共通

て、CVDでは時間で制御する点で異なる。

5

する箇所には同一の符号を付して示した。

【0021】まず図4を用いて本発明に係る縦型の基板処理装置の機構概要について簡単に説明する。図4は、複数枚の被処理用の基板である直径200mmのウェーハを、反応室である石英製の反応管内に積載し、プロセス処理としてCVD法あるいはその中の1つであるALD法による成膜処理をおこなう縦型の基板処理装置例の外観を示した図である。縦型の基板処理装置は、本体60および本体へ電力等を供給するユーティリティ部61を有している。

【0022】本体60の内部には、ウェーハにプロセス 処理を施す縦型の反応室として反応管6、その反応管6 を適宜に加熱するヒータ16が設けられている。そし て、反応管6の下方には、反応管6中へウェーハを出し 入れするボート8およびボート8を上下させるボートエ レベータ36が設置されている。また、反応管6にてブ ラズマを生成する必要がある際は、反応管6内に電極5 2を設け、この電極52へRFマッチングユニット53 を介して髙周波電源51より髙周波電力が加えられる。 【0023】さらに本体60の内部には、前記ボート8 へ供給されるウェーハが収納されたカセットを一時保管 するカセット棚34と、このカセット棚34よりボート 8へ被処理前ウェーハを供給し、被処理後ウェーハを搬 出するウェーハ移載機38が設けられている。そしてカ セット棚34と、ウェーハのカセット32を外界と受け 渡しをする [/〇ステージ33との間では、カセットロ ーダー35がウェーハのカセット32を運搬する。 1/ Oステージ33は、装置前面に設置されており装置外部 との間でウェーハが収納されたカセット32の授受を行 なう。

【0024】ことで、上述した縦型の基板処理装置の動作について簡単に説明する。 I / Oステージ33に、ウェーハが収納されたカセット32をセットする。 I / Oステージ33にセットされたカセット32はカセットローダ35によって順次カセット棚34に連ばれる。

【0025】本実施の形態の場合、カセット32には25枚のウェーハが収納されている。ウェーハ移載機38はカセット棚34からウェーハを搬出し、石英のボート8に搬送する。ボート8には100枚のウェーハが装填できるため、上記ウェーハ移載機38による搬送動作が40何度か繰り返される。ボート8へのウェーハの搬送が終了したら、ボート8は、ボートエレベータ36により上昇して反応管6のなかに挿入され、この後、反応管6内部は気密に保持される。

【0026】反応管6内のガスは、図示していない排気 口からポンプで排気し、所定の圧力に到達したら、ボート8を図示していない回転機構により回転させ、反応管 6内部に一定流量の成膜処理用のガスを供給する。供給 される処理用ガスは、図示しない圧力調整機構よって一 定の圧力に保たれている。このとき反応管6内部のウェ 50 ーハは、ヒータ16によって所定の温度に保持されてい る.

【0027】このようにして、ウェーハ上に成膜処理をおこなうプロセスが進行するがその内容については後述する。またこのとき、プラズマCVD法あるいはその中の1つであるALD法により成膜処理をおこなう場合は、電極52に高周波電源51よりRFマッチングユニット53を介して高周波電力を加え、前記成膜用ガス中でプラズマを生成し、この成膜用ガスを活性化する操作もおこなわれるがその内容についても後述する。成膜処理のプロセスが完了すると、ウェーハボート8は、ボートエレベータ36により反応管6より降ろされ、ウェーハ移載機38、カセット棚34、カセットローダ35を経由して1/Oステーシ33に運ばれ、装置外部へ搬出される。

【0028】次に、上述した縦型の基板処理装置を用い、以下、1)成膜処理プロセスにCVD法を用いた実施の形態、2)成膜処理プロセスにALD法を用いた実施の形態、3)成膜処理プロセスにALD法を用いた異なる実施の形態について説明する。

[0029]1)成膜処理プロセスにCVD法を用いた 実施の形態

図2 (a) は、本実施の形態にかかる縦型の基板処理装 置における反応管の模式的な横断面図であり、(b) は、(a)のa-a' 縦断面図である。図2(a) にお いて、縦型の反応室である反応管6の外周にはヒータ1 6が設けられ、内側には複数枚の被処理対象の基板とし てウェーハ7が積層して載置されている。さらに反応管 6の内壁とウェーハ7との間における円弧状の空間に は、反応管6の下部より上部の内壁にウェーハ7の積載 方向に沿って、バッファ室17が設けられ、そのバッフ ァ室17のウェーハ7と隣接する壁の端部にはガス供給 口としてのバッファ室孔3が設けられている。このバッ ファ室孔3は反応管6の中心へ向けて開口している。そ してバッファ室17内のバッファ室孔3が設けられた端 部と反対側の端部には、ガス導入部に設けられたガスノ ズル2が、やはり反応管6の下部より上部にわたりウェ ーハ7の積載方向に沿って配設されている。そしてガス ノズル2には複数のガスノズル孔4が設けられている。 【0030】一方、図2(b)に示すように、反応管6 は、その外周をヒータ16で覆われている。そして反応 管6は、炉口フランジ25の上に支持され、炉口フラン ジ25の炉口は炉口キャップ27により密閉される。

【0031】反応管6内の中央部には複数枚のウェーハ7を多段に同一間隔で載置するボート8が設けられており、このボート8は上述したボートエレベータ機構により反応管6に出入りできるようになっている。また処理の均一性を向上する為にボート8の下部にはボート8を回転するための回転機構15が設けてある。

【0032】ボート8が反応管6内に入り、ウェーハ7

に成膜処理がおこなわれる際、多段に載置された状態の各ウェーハ7は、バッファ室17と等距離をもって載置された状態となる。

【0033】反応管6の内壁に沿ってバッファ室17が 設けられ、バッファ室17の内部にはガスノズル2が反 応管6側面の下部より上部にわたって配設されており、 下部ではガス導入口5となる。

【0034】ガスノズル2とバッファ室17には、上述したガスノズル孔とバッファ室孔とが設けられているが、この孔の開口状態の例を図3により説明する。図3 10 (a) は、図2に示されたガスノズルの斜視図であり、

(a) は、図とに小されたパッファ室の斜視図である。図3(a)に示すガスノズル2は、断面が円形のパイプでその側面には、そのガスノズル2のほぼ最上部より、バッファ室17の底部に至る位置にまでガスノズル孔4が、ガス流の上流側より下流側へ向けて直線的に並んで設けられ、且つその開口面積は、前記ガス導入口から見て上流側(図3においては下方)より下流側(図3においては上方)に向かって大きくなっている。図3(b)に示すバッファ室17は、断面が円弧状を有する20パイプで、その内側の曲面の端部には、同じ開口面積を有するバッファ室孔3が、ウェーハ7の積載方向に沿って直線的に並んで設けられている。

【0035】ととで再び、図2(b)に戻る。反応管6下部の側面には、図示していない排気ポンプに連なる排気口18が設けられている。

【0036】ととで、反応管6内における、ウェーハ7 へのCVD法による成膜プロセスについて図2(a)

(b)を参照しながら説明する。

【0037】成膜の原料となる処理用のガスは、ガス導 30 入口5よりガスノズル2へ供給される。ガスノズル2に は、上述した複数のガスノズル孔4が設けられ、バッフ ァ室17内にガスを噴出する。しかし前駆的な解決策と して説明したように、ガスノズル孔4の開口面積の制御 のみでは、複数のガスノズル孔4より噴出するガスの流 量と流速とを同一にすることは困難である。

【0038】そこで、本発明においては、ガスノズル孔4の開口面積を下流から上流にかけて大きくすることで、まず、各ガスノズル孔4よりガスの流速の差はあるが、流量はほぼ同量であるガスを噴出させる。そしてこの各ガスノズル孔4から噴出するガスを反応管6内に噴出するのではなく、バッファ室17内に噴出させて一旦導入し、前記ガスの流速差の均一化をおこなうこととした。すなわち、バッファ室17内において、各ガスノズル孔4より噴出したガスはバッファ室17の内部で各ガスの粒子速度が緩和された後、バッファ室孔3より反応管6内に噴出する。この間に、各ガスノズル孔4よりより噴出したガスは、互いの運動エネルギーを交換するので、各バッファ室孔3より噴出する際には、均一な流量と流速とを有するガスとすることができた。

【0039】上述したバッファ室17における、ガス供 給量の均一化に関し、図1を用いてさらに説明する。図 1は、本発明にかかる縦型の基板処理装置の反応管内部 における、ガスノズルと、バッファ室と、ウェーハとの 関係を示した模式的な断面図である。図1において、反 応管6内には、バッファ室17が設けられ、バッファ室 17の内部にはガスノズル2が配設され、さらに反応管 6内のガスを室外に排気する排気口18が設けられてい る。さらに反応管6内には、バッファ室17に隣接し て、ウェーハ7を載置した(図1においては、5枚載置 している。) ボート8が設けられている。ガスノズル2 とバッファ室17には、ガスノズル孔4とバッファ室孔 3とが設けられており(図1においては、各々5個設け られている。)、ガスノズル孔4の開口面積は、各ガス ノズル孔4からのガスの噴出量が同量となるように、ガ ス導入口5から見て上流側が小さく、下流側に向かって

【0040】この構成により、ガスノズル2において導入口5に近い上流から、遠い下流へ向かって1番目、2番目…5番目とし、各々のガスノズル孔4より供給されるガス流量を、Q1、Q2…Q5としたとき、Q1=Q2=…=Q5とすることができる。しかし、前駆的な解決策にて説明したようにガスの流速においては、1番目のガスノズル孔4からのガスが最も速く、以降、2番目、3番目と次第に遅くなってゆく。流量は同量だが流速は異なるQ1~Q5のガス流は、バッファ室17内に一旦導入される。この間にQ1~Q5のガス流は、運動のエネルギーの交換による流速差の均一化がおこなわれ、バッファ室17内の圧力はほぼ均一になる。

大きくなっている。

【0041】との結果、各バッファ室孔3から噴出するガス流の流量をR1、R2…R5としたとき、各バッファ室孔3が同一の開口面積であっても、バッファ室17内の圧力は均一であるため、R1=R2=…=R5であるとともに、その流速も等しくなる。さらに、バッファ室孔3の各開口位置を、それぞれ隣接するウェーハ7と同ビッチとし、さらに載置された各ウェーハ7間の間隔の部分にガスを供給するように設けることで、流速および流量が均一化されたガスを効率よくウェーハ7へ供給でき好ましい。流速および流量が均一化されたガスが効率よくウェーハ7へ供給されることで、各ウェーハ7間の成膜状態は均一なものとなることに加え、ウェーハ7のプロセス処理の速度を大幅に向上できる。

【0042】尚、上述の説明において、ガスノズルと、バッファ室との構成についてCVD法を例として記載したが、これはALD法においても同様に適用できる構成である。

【0043】2)成膜処理プロセスにALD法を用いた 実施の形態

成膜をALD法でおとなう実施の形態について、CVD 50 法の場合より、さらに具体的に説明する。 【0044】ALD法によりウェーハ7へ成膜する際も、上述した縦型の基板処理装置を用いることができる。但し、ALD法の場合、処理用のガスをプラズマ等により活性化することが求められる場合は、この過程に必要な装置および操作が加わることとなる。以下、図5、図6を用いて、成膜がALD法でおこなわれる場合について説明する。

【0045】図5(a)(b)(c)は、ALD法による成膜の際に用いられる、本発明にかかる縦型の基板処理装置における反応室である反応管の外観および内部を 10異なる側面より示した図であり、図6は、そのA-A横断面図である。尚、図5(a)(b)(c)において、(a)は反応室の外観を示し、(b)(c)は反応室の縦断面を示し、ヒータ、ウェーハ、ボート、反応管と炉口フランジとの接合部、ボート回転機構は省略してある。

【0046】図6において、反応管6の外周には、ヒー タ16が設けられ、内側には、複数枚の処理対象の基板 としてウェーハ7が積層して載置されている。さらに反 応管6の内壁とウェーハ7との間における円弧状の空間 20 には、反応管6の内壁へウェーハ7の積載方向に沿っ て、バッファ室17が設けられ、そのウェーハと隣接す る壁の端部にはバッファ室孔3が設けられている。ま た、反応管6の下部には排気口18が設けられている。 【0047】ととで、図2(a)において説明した反応 **管においては、バッファ室内のバッファ室孔が設けられ** た端部と反対側の端部にはガスノズルが配設されていた が、本実施の形態にかかる反応管においては、ガスノズ ルの替わりにガス供給室43がガス導入部として配設さ れ、その下部にはガス導入口5が設けられている。そし て、ガス供給室43とバッファ室17との隔壁には、上 述したガスノズルに設けられていたガスノズル孔と同様 の構成を有するガス供給室孔47が設けられており、バ ッファ室17に設けられた各バッファ室孔3の開口位置 を、それぞれ隣接するウェーハ7と同ピッチにて設置し ている。この結果、「1)成膜処理プロセスにCVD法 を用いた実施の形態」にて説明したのと同様に、ガス導 入部からガスが一旦導入されて、積載された各ウェーハ 7へガスを均一に供給することができる。

【0048】さらに本実施の形態においては、バッファ室17内に、電極52が上部より下部にわたって電極保護管50に保護されて配設され、この電極52はRFマッチングユニット53を介して高周波電源51に接続されている。この結果、電極52はバッファ室17内において、プラズマ14を発生させることができる。

【0049】さらに加えて、本実施の形態においては、バッファ室孔3の開口位置より、反応管6の内周を120\*程度回った内壁に反応ガスバッファ室42が設けられている。この反応ガスバッファ室42は、ALD法による成膜においてウェーハ7へ、複数種類のガスを1種

類ずつ交互に供給する際に、バッファ室17とガス供給種を分担するものである。この反応ガスバッファ室42も、バッファ室17と同様にウェーハと隣接する位置に同一ピッチで反応ガスバッファ室148を有し、下部には反応ガス導入口45を有している。しかし、バッファ室17と異なりガス供給室43と電極52を有さず、さらに反応ガスバッファ室148は、開口面積が上流側から下流に向かうに従って大きくなる構成を有している。【0050】反応管6の下部には排気口18が設けられているが、上述したALD法による成膜において、ウェーハ7へ、複数種類のガスを1種類ずつ交互に供給する際、この排気口18は、反応管6より内部の気体を排気できる構造となっている。

10

【0051】図5(a)は、バッファ室17が正面となる方向より見た場合における、反応管6の外観および内部(破線で示している。)である。反応管6内には、上部より下部にわたってバッファ室17が設けられ、バッファ室17に隣接してガス供給室43が設けられている。そしてバッファ室17内には、上部より下部にわたって電極保護管50に覆われた電極52が配設され、ガス供給室43の下部にはガス導入口5が設けられている。

【0052】この電極保護管50は、細長い構造を有する電極52をバッファ室17の雰囲気と隔離した状態で、バッファ室17内へ挿入できる構造となっている。ここで電極保護管50の内部は外気(大気)と同一雰囲気であるため、電極保護管50に挿入された電極52は、図示していないヒータの加熱で酸化される。このため電極保護管50の内部は窒素などの不活性ガスを充填あるいはパージし、酸素濃度を充分低く抑えるための、不活性ガスパージ機構が設けてある。

【0053】とのバッファ室17より、反応管6の内壁を回ったところに、同じく上部より下部にわたって反応ガスバッファ室42が設けられ、その下部には反応ガス導入口45が設けられている。またバッファ室17より、反応ガスバッファ室42と反対の方向へ反応管6の内壁を回ったところの下部に排気口18が設けられている。

【0054】図5(b)は、バッファ室孔3および反応ガスバッファ室孔48が正面となる方向より見た場合における、反応管6の内部である。反応管6内には、上部より下部にわたってバッファ室17と、それに隣接するガス供給室43が設けられており、バッファ室17内には、上部より下部にわたって、図示していないウェーハと隣接する位置に、同一の開口面積を有するバッファ室孔3が同ピッチで設けられている。尚、バッファ室孔3は、同一の厚みのバッファ室17の壁に同一の開口面積を有している。

【0055】とのバッファ室17より、反応管6の内壁 50 を回ったところに、同じく上部より下部にわたって反応 ガスバッファ室42が設けられている。そして反応ガス バッファ室42内には、上部より下部にわたって、図示 していないウェーハと隣接する位置に同一ビッチで反応 ガスバッファ室孔48が設けられている。尚、反応ガス バッファ室孔48の開口面積は、上流側より下流側、図 5では下から上に向かうに従って大きくなる構成を有し ている。

【0056】図5(c)は、ガス供給室43に設けられ たガス供給室孔47が、正面に現れるよう反応管6を縦 断した縦断面である。反応管6内には、上部より下部に わたって、バッファ室17に隣接してガス供給室43が 設けられている。そしてバッファ室17とガス供給室4 3との隔壁には、上部より、図示していないウェーハと 隣接する位置よりもさらに下部にわたってガス供給室孔 47が設けられている。ガス供給室孔47がバッファ室 17の最下端まで開口してある理由は、バッファ室17 の中にガスの淀み部を生じさせないためである。尚、ガ ス供給室孔47の開口面積は、図3(a)にて説明した ガスノズルに設けられたガスノズル孔と同様に、ガス流 の上流側より下流に向かうに従って大きくなる構成を有 20 している。

【0057】ととで、反応管6内におけるウェーハ7へ のALD法による成膜について図5、図6を参照しなが ら説明する。尚、本成膜例においては、処理用のガスと してアンモニア(NH、)の活性種とジクロルシラン (SiH,Cl,)とを交互に供給し、原子層成膜法によ つてSiNx膜(窒化シリコン膜)を形成する方法につ いて説明する。

【0058】反応管6に100枚のウェーハ7を装填 し、反応管6内部を気密状態として保持する。反応管6 30 内部を排気管18を介して、図示しないポンプで排気 し、ヒータ16の温度調節により、300~600℃の 範囲で一定の温度に保持する。

【0059】アンモニアをガス導入口5からガス供給室 43へ供給開始する。ガス供給室43に設けられたガス 供給室孔47は、ととからバッファ室17に噴出するア ンモニアの流量が同量となるように、ガス流の上流側よ り下流側に向かって開口面積が徐々に大きくなるように 設けられている。従って、ガス供給室孔47を通過して バッファ室17に噴出するアンモニアは、流速におい て、上流側で速く下流側で遅くなるが、流量において は、全てのガス供給室孔47において同一となる。この バッファ室17に噴出したアンモニアは、ここに一旦導 入され、互いの運動エネルギーの交換により流速の差が 均一化され、バッファ室17の内部の圧力は均一にな

【0060】アンモニアがバッファ室17に導入され、 1対の電極保護管の間の空間の圧力が均一になった状態 で、バッファ室17内に設けられた2本の電極保護管5 0に挿入された棒状の電極 $5\,2\,\alpha$ 、髙周波電源 $5\,1$ から 50 反応管6内部をパージしながら、これらのガスを排気 $\square$ 

の高周波電力を、RFマッチクグユニット53を介して 供給すると、電極保護管50の間にプラズマ14が生成 される。そしてバッファ室17内において、アンモニア をプラズマ化することによりアンモニアの活性種が生成 される。またとの時、バッファ室17内の圧力が均一な 状態でプラズマが生成されるため、活性種の生成に影響 のあるプラズマの電子温度やプラズマ密度の分布も均一 になるため、より均一な状態の活性種が生成できる。プ ラズマ等の作用で生成された活性種には寿命があり、ブ ラズマ生成部とウェーハ7との距離が離れていると、ウ ェーハ7に供給される前に失活し、ウェーハ7上で反応 に寄与する活性種の量が著しく減少してしまうため、プ ラズマの生成はウェーハ7の近傍でおとなうのが望まし い。この構成によれば、バッファ室17内というウェー ハ7の近傍でアンモニアの活性種を生成するので、生成 したアンモニアの大量の活性種を効率よくウェーハイへ 供給することができる。尚、2本の電極保護管50の間 陽は、プラズマ14の生成がバッファ室17の内部に限 定されるように、適切な距離に設定することが好ましく 好適には20mm程度である。またプラズマ14の生成 はパッファ室17のどこでも良いが、バッファ室17に 導入されたガスがプラズマ中を通過していくことが望ま

12

【0061】さらに、バッファ室17内部に生成された プラズマ14が拡散してバッファ室17の室外に漏れる ことのないよう、電極保護管50とバッファ室孔3との 距離は適切な間隔に調整してある。この結果、バッファ 室孔3からウェーハ7に供給されるのは電気的に中性な アンモニアの活性種のみとなり、ウェーハ7のチャージ アップによるダメージを回避できる。

しく、好適にはバッファ室孔3とガス供給室孔47の中

間に位置するように設けると良い。

【0062】上述したようにパッファ室17に設けられ たバッファ室孔3は、全て同一開口面積であるため、ウ ェーハ7へ供給されるアンモニアの活性種は、均一な流 量、且つ均一な流速で供給されるため、各ウェーハ7に 対して均一な成膜処理が行われる。さらに、バッファ室 孔3は、多段に載置されたウェーハ7の間隔の中間に位 置するよう設けてあるので、処理用のガスは、積載され た各ウェーハ7へ充分に供給される。

【0063】尚、異なる種類の処理用ガスを交互に供給 40 して極薄膜を1層ずつ形成するALD法においては、反 応管6内部の圧力や温度を適宜に設定することで、この アンモニアの活性種の供給によるN原子を含んだ極薄膜 が1層分形成されるとリミットがかかり、それ以上、膜 厚は増加しない。

【0064】ウェーハ7の全面にN原子を含んだ極薄膜 が形成されたら、電極52に印加していたRF電力を切 り、アンモニアの供給も停止する。

【0065】次に、NzやArなどの不活性ガスにより

20

30

14

18より排気する。そして、反応管6内におけるアンモニアの活性種の濃度が充分下がった時点で、前記不活性ガスの供給を停止し、反応ガス導入口45から反応ガスバッファ室42へジクロルシランを導入する。

【0066】反応ガスバッファ室42には、反応ガス導入口45の上流より下流に向かって開口面積が徐々に大きくなる反応ガスバッファ室孔48が反応管6の中心に向けて設けられている。との結果、反応ガスバッファ室孔48よりウェーハに供給されるシクロルシランは、流速は異なるが、流量は同一の流れとなって、反応管6内10 有する発熱線(以下、ホットワイヤーと記載する。)5を電源57で1600℃以上に加熱し、該ホットワイ

【0067】もちろん、ジクロルシランの供給も反応ガスパッファ室42の替わりに、アンモニアの供給に用いたのと同様のガス供給室43とこれに隣接したしたパッファ室17を、もう一組、反応管6内に設置し、ここに設けられたパッファ室孔3よりジクロルシランを供給することとすれば、流量も流速も均一にすることができ好ましい。しかし、本実施の形態において、ジクロルシランの供給は、ガス供給室43とパッファ室17の組合わせよりも簡易的な、反応ガスパッファ室42を用いて、ガス流量を等しくすれば、ウェーハ7において充分均一な成膜処理が可能である。

【0068】ウェーハ7表面にSiを含んだ粒子が極薄 膜状に吸着したら、ジクロルシランの供給を停止する。そして、 $N_z$ やArなどの不活性ガスで反応管6内部をバージした後、これらのガスを排気 $\Pi18$ より排気U、反応管6内のジクロルシランの濃度が充分に下がった時点で、不活性ガスの供給を停止する。

[0069] この一連のプロセスにより、約1AのSiNx膜が形成できる。そこで例えば、ウェーハ7上に500AのSiNx膜を形成する場合は、上記プロセスを約500回繰り返す。

【0070】尚、ウェーハ7を載置した図示していないボートを、一定速度で回転させることで、ウェーハ7の一方の横部よりガスを供給しても、ウェーハ7の全面にわたって、より均一な成膜処理が実現される。本実施の形態例において、この回転速度は1~10rpmあれば十分である。因みに、ボートを回転させない場合、ウェーハ7の膜厚の均一性は±5%程度であるが、ボートを回転した場合は<±1%となった。

【0071】3)成膜処理プロセスにALD法を用いた 異なる実施の形態図7は、本発明の異なる実施の形態例 に係る縦型の基板処理装置の反応管の横断面図である。 図7に示す反応管6は、図6に示す反応管6と同様の構 造を有しているが、図6においては、バッファ室17内 にプラズマ発生用電極を配設していたのに対し、図7に おいては、ガスを活性化するための紫外線ランプ54 と、紫外線がバッファ室17の外に照射されるのを防ぐ ための反射板58を組み合わせて設けてある。ランプ5 4の光のエネルギーにより反応性ガスを活性化する。以50 上の構成を有するバッファ室17内で活性種化された処理用のガスは、バッファ室孔3よりウェーハ7へ向かって噴出し、上述したALD法によりウェーハ7上に成膜がおこなわれる。

【0072】図8も、本発明の異なる実施の形態例に係 る縦型の基板処理装置の反応管の横断面図である。図8 に示す反応管6は、図7に示す反応管6と同様の構造を 有しているが、図7においては、反応性ガスを光のエネ ルギーで活性化するが、本実施では適宜な電気抵抗値を 5を電源57で1600℃以上に加熱し、該ホットワイ ヤーに触れたガスを活性化するものである。との適宜な 電気抵抗値を有し活性種を発生するホットワイヤー55 としては、0.5mm程度のW(タングステン)のワイ ヤー等が好個に適用できる。とのホットワイヤー55 を、電源57の電力により1600℃以上に加熱し、と れと接触した処理用ガスの熱エネルギーで活性化するも のである。以上の構成を有するバッファ室17内で活性 化された処理用のガスは、バッファ室孔3よりウェーハ 7へ向かって噴出し、上述したALD法によりウェーハ 7上に成膜がおこなわれる。

【0073】図9も、本発明の異なる実施の形態例に係る縦型の基板処理装置の反応管の横断面図である。図9 に示す反応管6は、図6に示す反応管6と同様の構造を有しているが、図6においては、バッファ室17内にブラズマ発生用電極を配設していたのに対し、図9においては、処理用のガスが反応管6内に導入されるガス導入口5のさらに上流側のガス流路にリモートプラズマユニット56を配設し、ことを通過するガスにプラズマを生成する構成としたものである。

【0074】リモートプラズマユニット56を通過する
処理用のガスは、ことでプラズマと反応して活性種化
し、この活性種化したガスをガス導入口5より反応管6
内へ入りガス供給室43を経由してバッファ室17へ供
給され、さらに、このバッファ室17に設けられたバッファ室孔3より均一なガスとしてウェーハ7へ供給され
る。そして上述したALD法によりウェーハ7上に成膜がおこなわれる。ことでリモートプラズマユニット56として、1CPコイル等が好個に用いられる。この構成
40によれば、図6の装置と比べて、ウェーハに供給される活性種の量が減り処理効率が落ちるが、処理効率が落ちても構わない場合に用いられる。

[0075]

【発明の効果】積層された基板へ処理用のガスを供給してこれを処理する際、ガス導入部から導入される処理用のガスを複数のガス供給口から供給するようにしたバッファ室を設けたことでガスの流速を均一化し、前記積層された基板に対してガスを均一に供給することができる。

【図面の簡単な説明】

【図1】本発明にかかる基板処理装置の反応管内部の模 式的な断面図である。

【図2】本発明にかかる基板処理装置の反応管の模式的 な横断面図である。

【図3】本発明にかかるガスノズルとバッファ室との斜 視図である。

【図4】本発明にかかる縦型の基板処理装置の機構概要 図である。

【図5】本発明にかかる基板処理装置の反応管の外観お よび内部を示す図である。

【図6】図5のA-A横断面図である。

【図7】異なる実施の形態例に係る基板処理装置の反応 管の横断面図である。

【図8】同 上

\*【図9】同上

【図10】従来の技術にかかる基板処理装置の反応管内 部の模式的な断面図である。

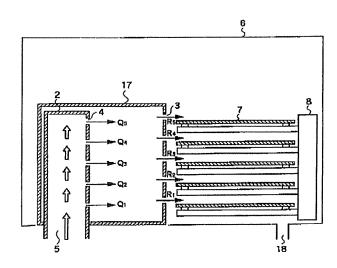
【符号の説明】

- 2. ガスノズル
- 3. バッファ室孔
- 4. ガスノズル孔
- 5. ガス導入口
- 6. 反応管
- 10 7. ウェーハ
  - 8. ボート

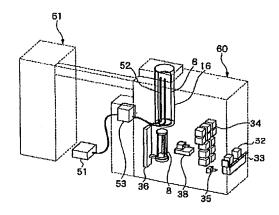
18. 排気口

Q<sub>1</sub>~<sub>4</sub>. ガスノズル孔より噴出するガスの流量 R<sub>1</sub>~<sub>4</sub>. バッファ室孔より噴出するガスの流量

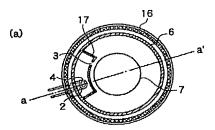


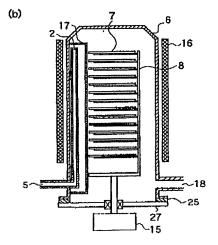


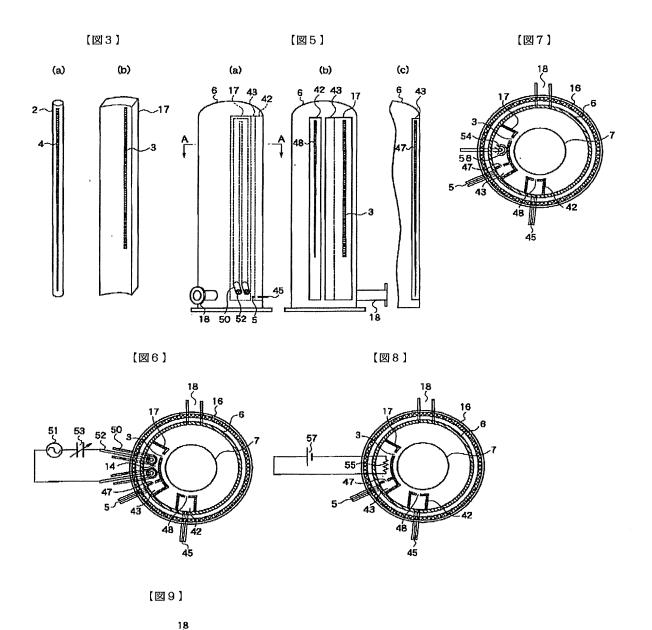
[図4]



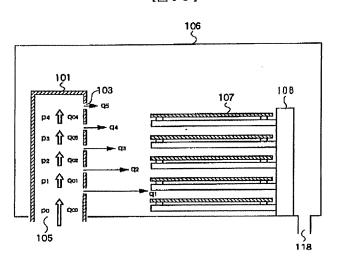
【図2】







【図10】



## フロントページの続き

(72)発明者 佐藤 武敏

東京都中野区東中野三丁目14番20号 株式

会社日立国際電気内

(72)発明者 加賀谷 徹

東京都中野区東中野三丁目14番20号 株式

会社日立国際電気内

(72)発明者 嶋 信人

東京都中野区東中野三丁目14番20号 株式

会社日立国際電気内

(72)発明者 石丸 信雄

東京都中野区東中野三丁目14番20号 株式

会社日立国際電気内

(72)発明者 境 正憲

東京都中野区東中野三丁目14番20号 株式

会社日立国際電気内

(72)発明者 奥田 和幸

東京都中野区東中野三丁目14番20号 株式

会社日立国際電気内

(72)発明者 八木 泰志

東京都中野区東中野三丁目14番20号 株式

会社日立国際電気内

(72)発明者 渡辺 誠治

東京都中野区東中野三丁目14番20号 株式

会社日立国際電気内

(72)発明者 国井 泰夫

東京都中野区東中野三丁目14番20号 株式

会社日立国際電気内

Fターム(参考) 4K030 AA03 AA06 AA13 BA40 EA05

EA06 FA03 GA02

5F045 AA08 AB33 AC05 AC12 AD07

ADO8 ADO9 AD10 BB01 DP19

EB02 EE20 EF03 EF08 EF13

EH04 EH11 EH18 EH19